This Page Is Inserted by IFW Operations and is not a part of the Official Record

BEST AVAILABLE IMAGES

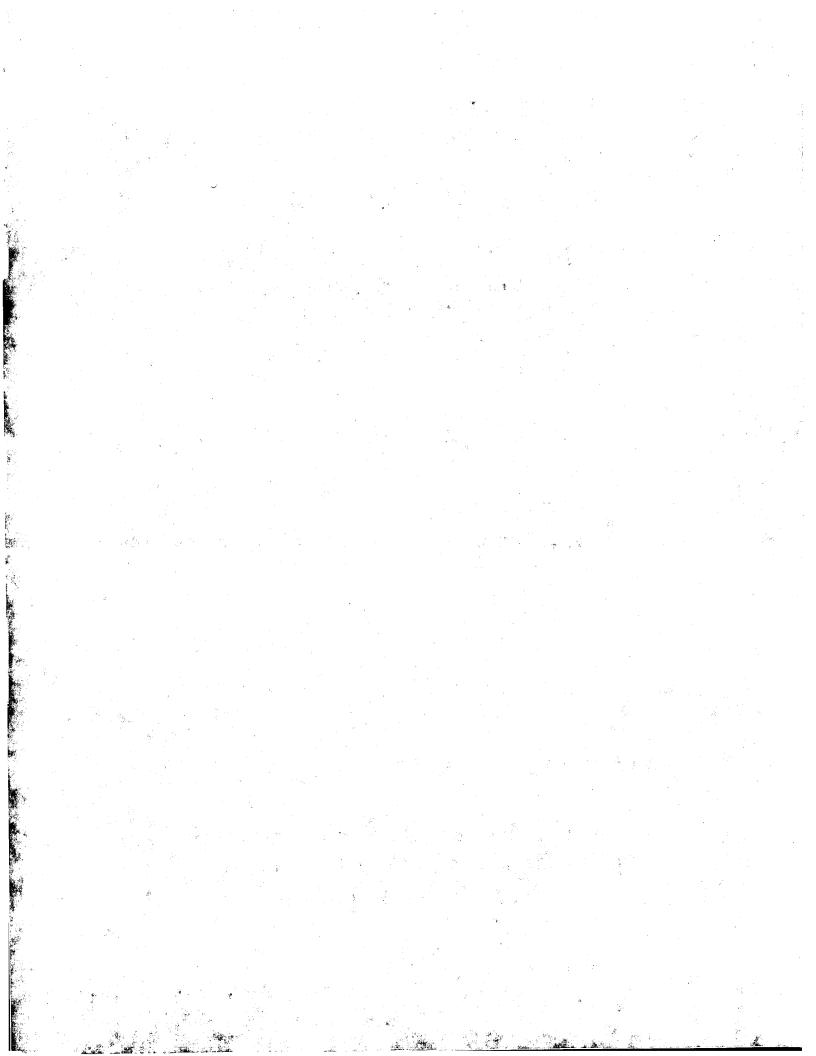
Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images may include (but are not limited to):

- BLACK BORDERS
- TEXT CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES
- FADED TEXT
- ILLEGIBLE TEXT
- SKEWED/SLANTED IMAGES
- COLORED PHOTOS
- BLACK OR VERY BLACK AND WHITE DARK PHOTOS
- GRAY SCALE DOCUMENTS

IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

As rescanning documents will not correct images, please do not report the images to the Image Problem Mailbox.



BUNDESREPUBLIK DEUTSCHLAND



Als Erfinder benannt:

62)

Deutsche Kl.:

6 b. 8/01

(1) (1)	Offenleg	ingsschrift 1914 594
②		Aktenzeichen: P 19 14 594.9
2	•	Anmeldetag: 21. März 1969
43		Offenlegungstag: 24. September 1970
	Ausstellungspriorität:	
30	Unionspriorität	
3	Datum:	
3	Land:	· ·
3)	Aktenzeichen:	
9	Bezeichnung:	Verfahren und Vorrichtung zum kontinuierlichen Maischen
60	Zusatz zu:	.
@	Ausscheidung aus:	- '
70	Anmelder:	Reiter, DiplBr. Ing. Fritz, 7808 Waldkirch
	Vertreter:	·
		•

Benachrichtigung gemäß Art. 7 § 1 Abs. 2 Nr. 1 d. Ges. v. 4. 9. 1967 (BGBl. I S. 960): Prüfungsantrag gemäß § 28 b PatG ist gestellt

Erfinder ist der Anmelder

YF 1914594

₹:.

Dipl. Ing. Fr. Thalmann
Dipl. Ing. H. Schmitt
Patentanwaite
78 Freiburg I. Brag.
Karistrase 26, Tel. 8 21 99

Diplom-Brau-Ingenieur Fritz Reiter, 7808 Waldkirch

uns. Akte T 69 182 Th/W/Bi

Verfahren und Vorrichtung zum kontinuierlichen Maischen

Die Erfindung betrifft ein Verfahren zur Bereitung einer Malsmaische zur Würzegewinnung für Brauzwecke od.dgl. aus einer Mischung von Getreidemalz und Wasser und Vorrichtungen dazu.

Mischung aus Getreidenalz und Wasser während der Weiterbehandlung ein- oder mehrmals in Standgefäße gefüllt, währenddem sich in der Maische die gewinschten Umwandlungsprozesse
vollsiehen. Der Erfindung liegt die Aufgabe zugrunde, das
Maischen kontinuierlich durchsuführen. Die Lösung dieser
Aufgabe besteht erfindungsgemäß bei dem eingangs bezeichneten
Verfahren darin, daß die Malz-Wasser-Mischung von ihrer Herstellung vorzugsweise bis zur fertigen Maische durch
ein kontinuierliches Durchlaufsystem fließt. Dieses kontinierliche Durchlaufsystem macht die Reaktionsgefäße über-

flüssig und verringert dadurch den Platzbedarf iner Maischanlage. Bei einem Minimum an apparativem Aufwand ist dabei außerdem ein Maximum an Leistungskapazität erreichbar. Das der
Erfindung entsprechende Durchlaufsystem läßt sich bevorzugt
als durchgehendes Rohrsystem ausbilden. Es kann dabei aber auch
in solches Leitungssystem in Betracht kommen, bei welchem
ein zwischengeschalteter Behälter Verwendung findet, dem die
im übrigen im Durchlaufsystem behandelte Maische, £,B. als
Effergefäß zu- und wieder abgeführt wird. Ein solches Gefäß
kann dabei für die Maische dann auch noch die Aufgabe eines
Mischgefäßes od.dgl. übernehmen.

In weiterer Ausgestaltung des Verfahrens weist das Durchlaufsystem mehrere Bereiche mit konstant gehaltener Temperatur auf, deren Durchflußzeit gewünschten Umwandlungsvorgängen der Maische angepasst ist. Die Umwandlungsvorgänge in der Maische vollziehen sich also nicht mehr bei in Bottichen stehender Maische, sondern während einer bestimmten Zeit des Durchflusses der Maische durch das Durchlaufsystem. Durch die Turbulenz der fliessenden Maische werden die Umwandlungsvorgänge beschleunigt und irgendwelche Rührvorrichtungen über-flüssig gemacht.

Die Erfindung ist auch in vorteilhafter Weise dadurch gekennzeichnet, daß als Ausgangsprodukt der Maische fein- bzw. feinstgemahlenes Malzmehl verwendet wird. Dieses Malzmehl, dessen Korngröße im Bereich von beinahe 0, aber auch bis 2 mm, vorzugsweis aber unter 0,5 mm liegt, hat ein B schleunigung dr Umwandlungsvorgange gegenüber dem sonst verwendeten groberen Malzschrot zur Folge. Gleichzeitig unterliegen die Zeitspannen, in denen ein bestimmter Umwandlungsvorgang abgeschlossen ist, viel weniger Schwankungen als bei der Verwendung von grob gemahlenem Malz.

Das Verfehren ist auch für das Dekoktionsmalschen dadurch verwendber, daß nach einem der ersten Bereiche mit konstanter Temperatur ein Teil der Maische in einen Kochbereich geleitet und danach der nicht gekochten Maische wieder zugegeben wird.

In vorteilhafter Ausgestaltung der Erfindung besteht bei einer Vorrichtung zur Durchführung des Verfahrens jeder Bereich mit konstant gehaltener Temperatur aus einem Erhitzer mit nachgeschaltetem, vorzugsweise temperaturkonstantem Heiß-haltebehälter. Im Erhitzer wird die durchfliessende Kaische auf eine bestimmte Temperatur erwärmt und auf dieser Temperatur beim weiteren Durchfluß durch den Heißhaltebehälter gehalten. Die Durchflußzeit durch den Heißhaltebehälter ist dabei so ausgelegt, daß in dieser Zeit der gewünschte Umwandlungsvorgang, z.B. die spezielle Verzuckerung der Maische, ablaufen kann.

Es ist vorteilhaft, daß eine vorzugsweise vor dem ersten Bereich mit konstant gehaltener Temperatur angeordnete Pumpe die Maische durch das Durchlaufsystem pumpt. Durch dieses Verfahren wird es möglich, mit einer einzigen Pumpe für den ganzen Maischvorgang auszukommen. Da die Förder-leistung der Pumpe zweckmäßigerweise regelbar ist, läßt sich damit auch die Durchflußzeit der Maische durch einen Bereich mit konstanter Temperatur verändern.

In weiterer Ausgestaltung der Erfindung ist die Pumpe durch den Behandlungszustand der Maische feststellende Vorrichtungen programmiert gesteuert regelbar gemacht.

Es ist zweckmäßig, daß der Heißhaltebehälter ein vorzugsweise gewundenes, in seiner Länge der Durchlaufzeit der Maische angepasstes Kanal- oder Rohrsystem für die kontinuierlich durchlaufende Maische enthält und vorzugsweise durch Heißwasser oder Heißdampf auf konstanter Temperatur gehalten ausgebildet ist, wenn nötig sein sollte.

Es ist vorteilhaft, daß die Erhitzer als Plattenerhitzer ausgebildet sind, die an sich bekannt sind und mit denen man umzugehen weiß.

Die Erfindung ist mit ihren erfindungswesentlichen Einzelbeispielsweise heiten in der Zeichnung dargestellt. Es zeigt:

- Fig. 1 der prinzipielle Aufbau einer Anlage zur Durchführung des Verfahrens;
- Fig. 2 einen abgebrochenen Längsschnitt durch einen Heißhaltebehälter (Schnitt II-II in Fig. 3);
- Fig. 3 einen Schnitt nach der Linie III-III in Fig. 2;
- Fig. 4 eine andere Ausführungsform eines Heißhaltebehälter in schematischer Darstellung;
- Fig. 5 einen Längsschnitt durch eine Erhitzer-Heißhalte-Einheit;
- Fig. 6 einen Schnitt nach der Linie VI-VI in Fig. 5;
- Fig. 7 einen Bausatz aus Plattenerhitzer und Heißhaltebehälter und
- Fig. 8 einen Bausatz ähnlich Fig. 7 mit Einheiten nach Fig. 5 und 6.

Die Anlage für das kontinuierliche Maischen nach der Erfindung weist ein Malzailo 1 als Vorrätsbehälter für Getreidemalz auf, das zum Mahlen in eine Mühle 2 gegeben wird. In der Mühle 2 wird das Malz zu mehlfeinem Feinstschrot gemahlen und kommt dann in das Malzmehlsilo 3. Die Korngröße des außerordmentlich fein gemahlenen Malzmehls liegt etwa im Bereich von 0 bis 2 mm und vorzugsweise unter 0,5 mm.

Aus dem Malsmehlsilo 3 wird das Malsfeinstschrot kontimuierlich in ein Einmaischgefäß 4 geleitet, in das durch die Pfeile 5 und 6 angedeutet, kaltes und warmes Wasser sugegeben wird. Die Temperatur des Maischeansatzes im Einmaischgefäß 4 wird je nach Bedarf swischen der Kaltwassert mperatur und etwa 52° Celsius liegen.

v m Einmaischgefäß 4 ausgehend fließt die angesetzte Maische unter dem Druck einer Pumpe P im kontinuierlichen Strom durch mindestens drei Bereiche, in denen sie auf eine bestimmte Temperatur erwärmt und für ihre Durchflußzeit auf dieser Temperatur gehalten wird. Jeder dieser Bereiche best ht aus einem Plattenerhitzer 11, 12 oder 13, den ein Heißhaltebehälter 21, 22 oder 23 nachgeschaltet ist. Im Plattenrhitzer 11, 12 oder 13 wird die eingeleitete Maische auf ine bestimmte Temperatur erwärmt und beim Durchfluß durch die anschließenden Heißhaltebehälter 21, 22 oder 23 wird die Maische für ihre Durchflußseit von einigen Minuten auf dieser Temperatur gehalten, so daß die gewünschter Umwandlungsvorgänge in der Maische vor sich gehen können.

Die Pumpe P fördert die Maische zunächst in den Plattenerhitzer 11, wo sie auf eine Temperatur von etwa 52° Celsius rwärmt wird. Bei dieser Temperatur, welche die Maische beim anschließenden Durchlauf durch den Heißhaltebehälter 21 für etwa fünf Minuten beibehält, flockt das Eiweiß in der Maische aus, weshalb diese Temperaturstufe auch "Eiweißrast" genannt wird. Die beiden sich daran anschließenden Be-handlungsstufen dienen der Verzuckerung der Maische.

Von Heißhaltebehälter 21 fließt die Maische weiter durch den Plattenerhitzer 12, in dem sie etwa innerhalb von fünf Minuten auf ungefähr 62° Celsius erhitzt wird. Ungefähr für weitere führ Minuten bleibt die Maische auf dieser Temperatur, währenddem sie durch den Heißhaltebehälter 22 fließt. Während dieser Zeit hat die niedere Versuckerung eingesetzt und ist am Ende zu einem gewissen Abschluß pokommen.

Die Maische fließt weiter über ein Regelventil 7 und ein Maischemischgefüß 8, deren Aufgabe weiter unten erläutert wird, zu einem weiteren Plattenerhitzer 13, der die Maische etwa innerhalb von fünf Minuten während ihres Durchlaufs auf ca. 75° Gelsius erwärmt, welche die Maische beim anschließenden Durchlaufen durch den Heißhaltebehälter 25 für etwa sehn Minuten beibehält. Auf dieser Stufe setzt auch die Bildung höherer Zucker ein und der Versuckerungsvorgang in der Maische hat nach Durchlaufen des Heißhaltebehälters 25

seinen gewünschten Abschluß erreicht. Die so fertig bereitete Maische wird zur Würzegewinnung einem an sich bekannten Vakuum-Dreheilter 9 zugeleitet.

Der vorbeschriebene Maischvorgang wird als "Infusionsmaischen" bezeichnet und demit vom "Dekoktionsmaischen" unterschieden.

Beim Dekoktionsmaischen wird ein Teil der halbfertigen Maische Maische Maische Maische Maischenteil wieder zugemischt. Auch das Dekoktionsmaischen läßt sich im kontinierlichen Maischvorgang nach der Erfindung durchführen.

In Fig. 1 ist dargestellt, wie vom Heißhaltebehälter 22 sin
Teil der Maische, z.B. ein Drittel, über eine Abzweigleitung
10 einem Plattenerhitzer 14 zugeleitet wird, wo dieser Maischeanteil auf Siedetemperatur erhitzt wird und diese Temperatur
b im anschließendenburchlauf durch einen Heißhaltebehälter 24
für eine gewünschte Zeit beibehält. Diese gekochte Maische
wird anschließend über das geeignet eingestellte Regelventil 7
susammen mit der ungekochten Maische aus dem Heißhaltebehälter 22 in das Maischemischgefäß 8 geleitet, von dem aus
die beiden Anteile gemeinsam weiterfließen. Abweichend vom
Beispiel nach Fig. 1 kann der zu kochende Maischeanteil
einem andere Heißhaltebehälter 21 oder 23 entnommen und nach
dem Kochen bei einer gewünschten Verfahrensstufe dem ungekochten Anteil wieder zugemischt werden.

009839/0115

Je nach den Bedingungen, die durch das Einmaischgut gegeben sind, kann es vorteilhaft sein, die Durchlaufzeiten der Maische durch die Heißhaltebehälter 21 bis 24 zu verlängern oder zu verkürzen. Das kann auf einfache Weise dadurch geschehen, daß der Ausgangsdruck der Pumpe P regelbar gemacht ist. Für diese Pumpenregelung kann eine automatische, nicht dargestellte Steuervorrichtung vorgesehen sein, welche beispielsweise die Einweißtrübung oder den Verzuckerungsgrad der behandelten Maische in Steuersignale umwandelt. Eine beträchtliche Veränderung der Durchlaufzeiten der Maische wird dadurch unnötig gemacht, daß man mit sehr fein gemahlenem Malzmehl arbeitet, dessen Umwandlungsvorgänge in nur wenig varifrenden Zeitspannen ablaufen, welche Malzsorte man auch verwendet.

Der Heißhaltebehälter nach Fig. 2 und 3 erhält die Maische in Richtung des Pfeiles Pf1 zugeleitet. Er weist mehrere horizontal verlaufende Querböden 30 auf, die jeweils paarweise durch vertikale Zwischenwände 31 zu einem spiralförmig verlaufenden Kammersystem zusammengefasst sind. Die Maische im Heißhaltebehälter fließt dabei ausgehend von Pfeil Pf1 vom Innenbereich des oberen Kammersystems, das in Fig. 3 im Querschnitt dargestellt ist, nach außen, dann weiter in Richtung des Pfeiles Pf2 in das mittlere Kammersystem, in diesem von außen nach innen und weiter in Richtung des

engergegren i indigation

Preiles Pf3 in das untere Kammersystem, aus dem sie von innen nach außen ab- und weiterfließt.

Geheizt wird im Heißhaltebehälter durch von Leitungen 32 und 33 ein- und abgeleitetem Heißdampf, der durch Öffnungen 34 in den Leitungen 32 und 33 aus- und wieder eintritt und die im den Kanalspiralen fließende Maische auf konstanter Temperatur hält.

Ein etwas abgewandelter Aufbau eines Heißhaltebehälters ist im Pig. 4 dargestellt. Der Fluß der Maische ist hier durch eine gestrichelte Linie 35 schematisch in Richtung der Pfeile dieser Linie 35 verlaufend angedeutet. Die Maische fließt durch die Zulsitung 36 durch den obersten Querboden 30a hindurch und verläuft zwischen dem Querboden 30a und dem nächstunteren Querboden 30b in einer oder mehreren, nicht dargestellten Rohrschlangen zu einer Verbindungsleitung 37, welche durch die Querböden 30b und 30c hindurch zu einer weiteren, nicht dargestellten Rohrschlange führt, die in gleicher Weise in eine gestrichelt eingezeichnete weitere Verbindungsleitung 37a mundet. Von dieser Verbindungsleitung 37a fließt die Maische in der vorbeschriebenen Weise weiter durch den Heißhaltebehälter. Das Heizmdium wird in gleicher Weise wie nach dem Beispiel nach Fig. 2 und 3 über Leitungen 32 und 33 mit Öffnungen 34 zwischen die nicht mit Rohrschlangen versehenen Qu rböd n gel itet.

In Fig. 5 and 6 ist cine Baueinheit 40 dargestellt, welche elmon Plattenerhitzer mlt zugehörigem Heißhaltebehälter ersetzt. Sie weist eine Rohrschlange 41 für den Durchfluß der Maische und beim Pfeil 43 austritt. auf, die beim Pfeil 42 eintritt Im Mantrittsbereich der Maische ist die Rohrschlange 41 von Rohrmantel 44 umgeben, in dem das Heizeinem medium über Leitungen 32 und 33 ein- und austritt. In dem vom Rohrmantel 44 umgebenen Durchflußbereich wird die Maische auf die gewünschte Temperatur erhitzt, die sie dann beim der Rohrschlange 41 für eine beweiteren Durchlaufen in stimmte Zeit beibehält. Damit in dieser Zeit keine Wärmeverluate auftreton, fot die Robeschlange 41 in einen wärmeisolierten Bobilter 45 eingebows, der ous Stützen 46 steht.

Im Erhitzer-Durchlaufbereich zwischen dem Redtungen 32
und 35 ist zwischen der Rohrschlange 41 und dem Rohrmantel
44 eine Wendel 47 olugesetzt, vgl. Fig. 6. Sie wirkt nicht
nur stabilisierend, zondorn hemmt das Durchströmen des Heizmediums, das nur durch Löcher 48 weiterfließen kann.
Gleichseitig beschleunigt die Wendel 47, die aus gut wärmeleitendem Material horgestellt ist, den Wärmeübergang zwischen
dem Heizmedium und der Maische.

In Fig. 7 sind Plattenerhitzer 11 bis 14, einen zusammenhängenden Rahmen bildend, zusammengestellt gezeichnet, die entsprechend dem Fließschema nach Fig. 1 mit Heißhaltebehälter 21 bis 24 verbunden sind. Auf diese Weise bilden die Plattenmit dem Heißhaltebehältern 21 bis 24 rhitzer 11 bis 14 ine Batterie, die einen geschlossenen Bausatzteil zur Durchführung des Verfahrens des kontinuierlichen Maischens darstellt und dadurch leicht aufstellbar ist. Die angesetzte Maische wird hierbei von der Pumpe P in den ersten Plattenerhitzer 11 gedrückt, von wo aus sie wie bereits beschrieben weiterfließt. Für das Infusionsmaischen ist die Kochstufe mit dem Plattenerhitzer 14 und zugehörigem Heißmaltebehälter 24 wie in Fig. 1 auskuppelbar.

In analoger Weise wie nach Fig. 7 aufgebaut, ist in Fig. 8 ine Batterie dargestellt, die sich aus Baueinheiten 40, 40a, 40b und 40c zusammensetzt. Die dickgezeichnete, mit Pfeilen versehene Linie von einer Baueinheit zur anderen stellt die Maischeleitung dar, die dünnen Linien jeder Bau-inheit symbolisieren die Leitungen 32 und 33 des Heizmediums.

Es ist darauf hinzuweisen, daß alle apparativen Einrichtungsteile der Fig. 1 zu einer baulichen Einheit mit minimelem Raumbedarf aneinandergerückt vereinigt sein können.

Die ganze Anlage kann z.B. für eine stündlich Leistung von 15 hl bemessen sein. Zur Erhöhung der Leistungskapazität der Anlage kommt es bevorzugt infrage, einfach eine oder mehrere solcher Anlage inheiten beieinander aufzustellen und diese in paralleler Arbeitsweise in Betrieb zu nehmen. Dadurch erhält man eine ganz erhebliche Verbilligung der Anschaffung einer solchen Gesamtanlage mit weitestgehend vergrößerter stündlicher Leistung. Die Erfindung bringt dabei noch den weiteren sehr gewichten Fortschritt, daß der gesamte Maischvorgang in einer bisher nicht erreichbar kurzen Zeit durchführbar ist, die sogar in der Regel unter einer Stunde liegt,

Benutzt man für das Verfahren feinstgemahlenes Malzmehl, so kommen auch die Spelsen in feinkörniger Form in die Maische. Aus diesen Spelzen werden in der Maische zunähest die erwünschten Aromastoffe herausgelöst; weil aber die

Maischzeit außerordnetlich kurz ist, werden nicht auch noch die schwerer löslichen, unerwünschten Geschmacksstoffe extrahiert, wie das bei den bekannten Verfahren unter Benutzung feingemahlenen Malzmehls nicht zu verhindern ist.

Das der Erfindung entsprechende Maisch-Verfahren ergibt eine weitere Vervollkommnung des Verfahrens nach dem

d utschen Pat nt Nr. 1 254 566 (Reiter), weil es j tzt ein geeignete Anpassung an die nach diesem Patent erfundene kontinuierliche Würzegewinnung darstellt und inzoweit jenes Verfahren in fortschrittlicher Weise in jeder Hinsicht vervollständigt

Alle vorbeschriebenen Merkmale können einzeln oder in beliebiger Kombination miteinander erfindungswesentlich sein.

Patentansprüche

- gewinnung für Brauswecke od.dgl. aus einer Mischung von Getreidemals und Wasser, dad urch gekennseichnet, daß die Mels-Wasser-Mischung von ihrer Herstellung vorsugsweise bis zur fertigen Maische durch ein kontinuierliches Durchlaufsystem fließt.
- 2. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennseichnet, daß das Durchlaufsystem mehrere Bereiche mit konstant gehaltener Temperatur aufweist, deren Durchlußzeit gewünschten Umwandlungsvorgängen in der Maische angepasst
 ist.
- 3. Verfahren mach Anspruch 1 und 2, dederch gekennseichnet, daß als Ausgangsprodukt der Maische felngemahlenes Malsmehl verwendet wird.
- 4. Verfehren mech Amspruch 3, dadurch gekennseichnet, daß die Korngröße des Malamehls nicht über 2,0 mm liegt, möglichst 1,0 mm nicht überschreitet und vorsugsweise weniger als 0,5 mm beträgt.
- 5. Verfahren nach Anspruch 1 bis 4, dadurch gekennseichnet, daß nach einem der ersten Bereiche mit konstanter Temperatur in Teil d. r. Maisch in inen Kochb reich ge-

1 it t und danach der nicht gekochten Maisch wieder zugegeben wird.

- 6. Verfahren nach einem oder mehreren der Ansprüche 1 bis 5, dadurch gekennzeichnet, daß die Maische durch mindestens ein im Durchlaufsystem eingebautes Zwischengefäß, etwa ein Mischgefäß (8), hindurchgeleitet wird.
- 7. Vorrichtung zur Durchführung des Verfahrens nach Anspruch 1 bis 6, dadurch gekennzeichnet, daß jeder Bereich mit konstant gehaltener Temperatur aus einem Erhitzer mit nachgeschaltetem temperaturkonstantem Heißhaltebehälter (21 bis 24) besteht.
- 8. Vorrichtung zur Durchführung des Verfahrens nach Anspruch
 1 bis 6. dadurch gekennseichnet, daß eine vorzugsweise
 vor dem ersten Bereich mit konstant gehaltener Tempestur
 angeordnete Pumpe (P) die Maische durch das Durchlaufsystem pumpt.
- 9. Vorrichtung nach Anspruch 8, dadurch gekennzeichnet, daß die Förderleistung der Pumpe (P) regelbar ist.
- 10. Vorrichtung nach Anspruch 8 und 9, dadurch gekennnd
 seichnet, daß die Pumpe (P) durch den B hallungszustand

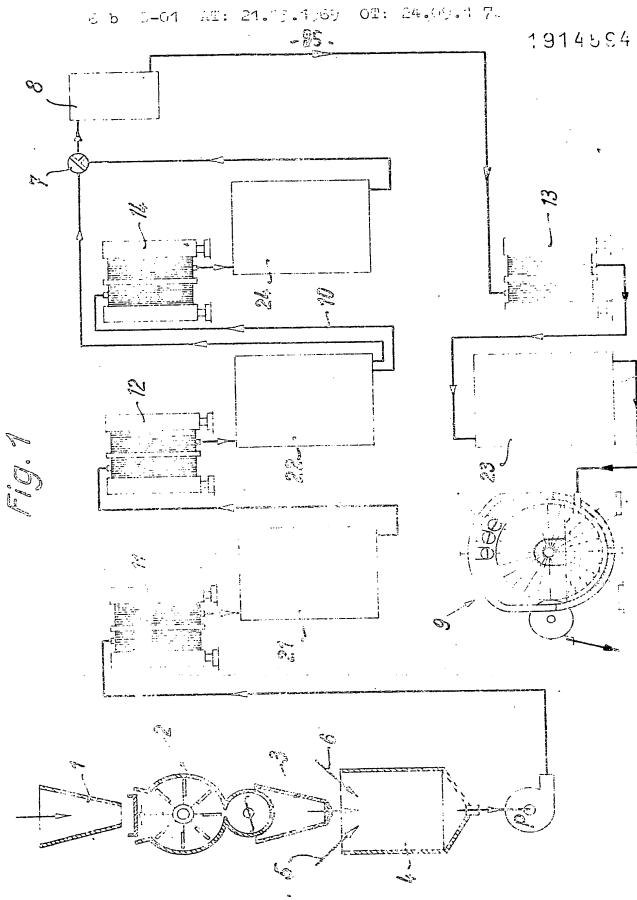
der Maische festet liende Vorrichtungen programmi rt gesteuert regelber gemacht ist.

- 11. Vorrichtung nach Anspruch 7, dadurch gekennseichnet, daß der Heißhaltebehälter (21 bis 24) ein vorzugsweise gewundenes, in seiner Länge der Durchlaufseit der Maische angepasstes Kanal- oder Rohrsystem für die kontinuierlich durchlaufende Maische enthält und vorzugsweise durch Heißwasser oder Heißdampf auf konstanter Temperatur gehalten ausgebildet ist.
- 12. Vorrichtung nach Anspruch 7 oder einem der folgenden, dadurch gekennzeichnet, daß der Erhitzer und der Heißhaltebehälter (21 bis 24) als bauliche Einheit (40) mit einer Erhitzer-Durchlaufstrecke und einer anschließenden Heißhalte-Durchlaufstræke ausgebildet ist.
- 13. Vorrichtung nach Anspruch 12, dadurch gekennzeichnet, daß
 die Erhitzer-Durchlaufstrecke als doppelwandige Rohrschlange (41) ausgebildet ist, deren eines Rohrvolumen
 das Heizmedium und deren anderes Rohrvolumen die durchfließende Maische aufnimmt.

- 14. Vorrichtung nach einem der Ansprüche 7 bis 13, dadurch gekennzeichnet, daß die für das Verfahren benötigten Erhitzer mit Heißhaltebehälter (21 bis 24) als vorzugsweise auf einem gemeinsamen Rahmen angeordneter Bausatz zusämmengestellt sind.
- 15. Vorrichtung nach Anspruch 7, dadurch gekennzeichnet, daß die Erhitzer als Plattenerhitzer (11 bis 14) ausgebildet sind.
- 16. Vorrichtung nach Anspruch 7 oder einem der ihm folgenden Ansprüche, dadurch gekennzeichnet, daß Baueinheiten als solche mindestens teilweise in Parallelschaltung arbeitend zwei oder mehrfach zusammenschaltbar vorgesehen sind.

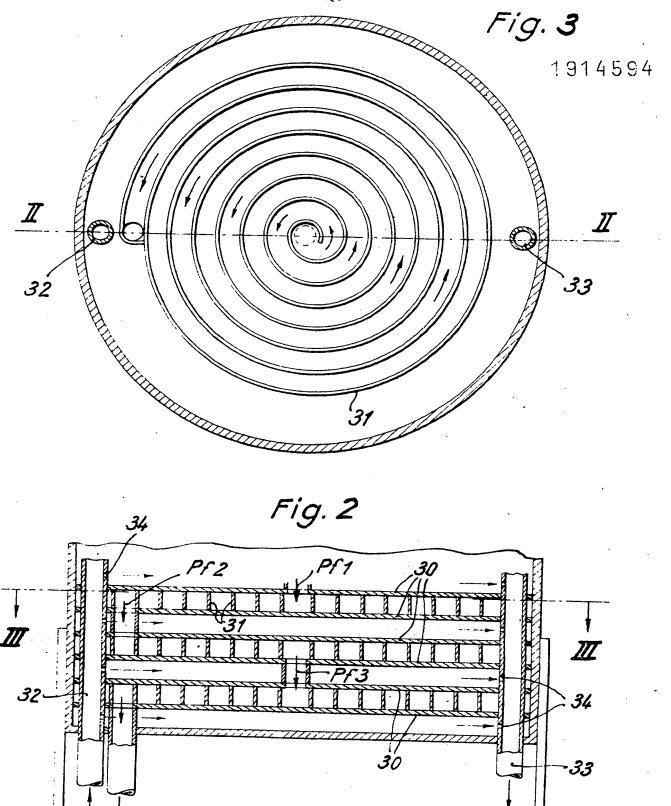
Thomas Patentanwalt

Leerseite

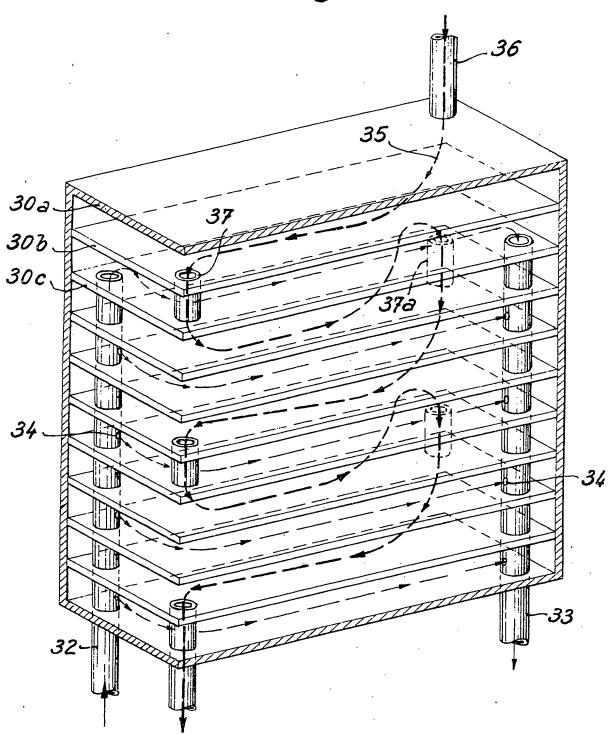


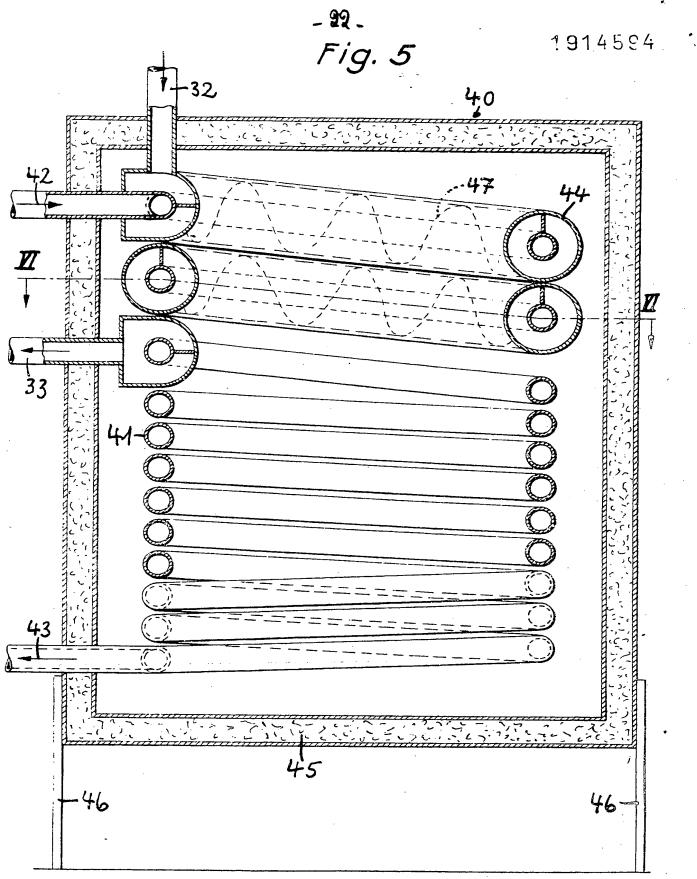
009839/0115

BAD ORIGINAL

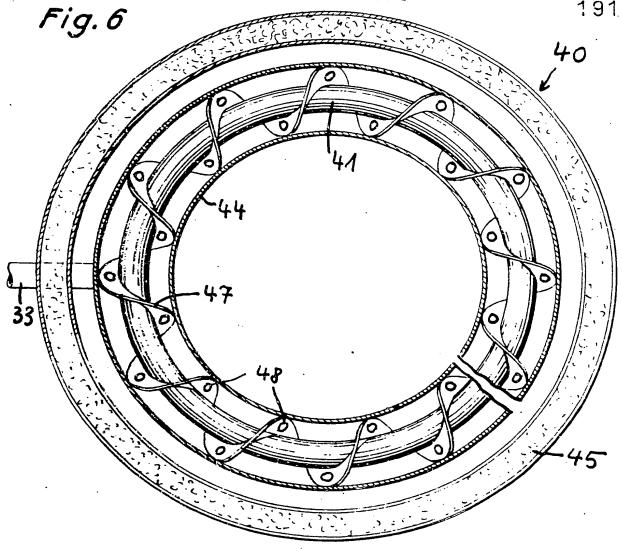


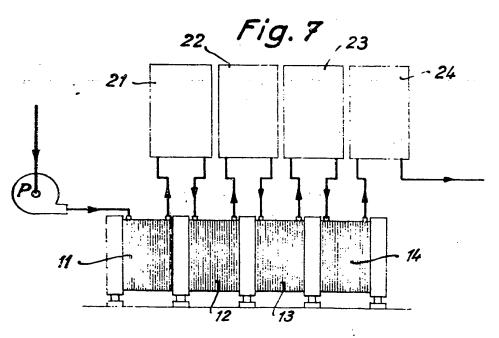
-21-Fig. 4



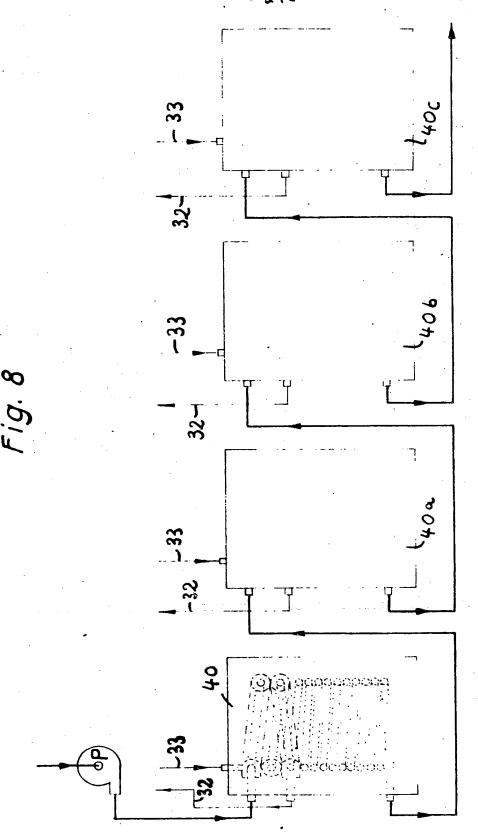


009839/0115





0,09839/0,115



009839/0115